

Crystalline sodium silicate with low moisture content prodn. - by reacting sand with sodium hydroxide soln., spray drying obtd. water glass, pulverising and treating in inclined rotary furnace

Patent Number : EP-502325

International patents classification : C01B-033/24 C01B-033/32

• Abstract :

EP-502325 A Prodn. comprises spray drying the water glass soln. with hot air at 200-300 deg. C to form a powdered, amorphous Na silicate with a water content (determined as wt. loss on ignition at 700 deg. C) of 15-23 wt.%; pulverising the powdered, spray dried, water-contg., amorphous Na silicate, esp. to a particle size of 1-50 micron; treating the prod. in an inclined rotary furnace in counterflow with flue gas at more than 500-800 deg. C to form crystalline Na silicate; comminuting the Na silicate leaving the rotary furnace to a particle size of 0.1-12 mm and then milling to a particle size of 2-400 micron.

USE/ADVANTAGE - Prod. leaving the furnace is of higher quality than previously. Useful as Ca-binding agents for reducing the hardness of water (Dwg.0/0)

EP-502325 B A process for the preparation of a crystalline sodium silicate having a laminar structure; a molar ratio of SiO₂ to Na₂O of (1.9 to 2.1) : 1 and a water content of less than 0.3% by weight from a water glass solution having a solids content of at least 20% by weight and obtained by reaction of sand with sodium hydroxide solution in a molar ratio of SiO₂; Na₂O of (2.0 to 2.3); 1, by spray-drying with water glass solution with hot air of 200 to 300 deg. C. to form a pulverulent, amorphous sodium silicate having a water content (determined as the loss on ignition at 700 deg. C.) of 15 to 23% by weight, treatment of the pulverulent, amorphous, water-containing sodium silicate, which has been introduced into an inclined rotary kiln, in counter-current with flue gas at temperatures of more than 500 to 850 deg. C. to form crystalline sodium silicate; comminution of the sodium silicate issuing from the rotary kiln to particle sizes of 0.1 to 12 mm and subsequent grinding to particle sizes of 2 to 400 micron, which comprises grinding the spray-dried, pulverulent, amorphous sodium silicate before it is introduced into the rotary kiln. (Dwg.0/0)

EP-502325 B A process for the preparation of a crystalline sodium silicate having a laminar structure; a molar ratio of SiO₂ to Na₂O of (1.9 to 2.1) : 1 and a water content of less than 0.3% by weight from a water glass solution having a solids content of at least 20% by weight and obtained by reaction of sand with sodium hydroxide solution in a molar ratio of SiO₂; Na₂O of (2.0 to 2.3); 1, by spray-drying with water glass solution with hot air of 200 to 300 deg. C. to form a pulverulent, amorphous sodium silicate having a water content (determined as the loss on ignition at 700 deg. C.) of 15 to 23% by weight, treatment of the pulverulent, amorphous, water-containing sodium silicate, which has been introduced into an inclined rotary kiln, in counter-current with flue gas at temperatures of more than 500 to 850 deg. C. to form crystalline sodium silicate; comminution of the sodium silicate issuing from the rotary kiln to particle sizes of 0.1 to 12 mm and subsequent grinding to particle sizes of 2 to 400 micron, which comprises grinding the spray-dried, pulverulent, amorphous sodium silicate before it is introduced into the rotary kiln. ((Dwg.0/0))

DE4107230 C Crystalline, layered Na silicate having a mol ratio SiO₂:Na₂O of 1.9-2.1:1 and contg. less than 0.3 wt.% water is prepd. (A) in a known manner by reacting sand and aq. NaOH and spray drying the water glass soln., obtained; (B) milling the powdered, amorphous Na silicate obtd. to a grain size 1-50 microns; and (C), as known, treating the Na silicate in an inclined rotating kiln with a countercurrent stream of flue gases and comminuting the crystalline Na silicate obtd. after removal from the kiln.

USE/ADVANTAGE - To bind lime. The waste gas emerging from the kiln contains less dust than previously. Kiln capacity is increased. Crystalline Na silicate of higher quality is obtained. (Dwg.0/0)

US5268156 A Prepn. of crystalline Na silicates having a laminated structure, a molar ratio of SiO₂:Na₂O of (1.9-2.1):1 and a water content of less than 0.3 wt.% comprises (a) reacting sand with NaOH soln. in a molar ratio of SiO₂:Na₂O of (2.0-2.3):1 to form a water glass soln. having a solids content of at least 20 wt.%; (b) forming a pulverulent, amorphous Na silicate having a water content (determined as loss on ignition at 700 deg. C) of 15-23 wt.% by spray drying the soln. with hot air at 200-300 deg. C; (c) introducing the water contg. - Na silicate into an inclined rotary tubular oven and treating it in countercurrent with flue gas at above 500 deg. C to 850 deg. C; (d) comminuting the obtd. crystalline Na silicate from the oven to particle sizes of 0.1-12mm; and (e) grinding to particle sizes of 2-400 microns. The spray-dried Na silicate is ground to a prod. having an average dia. d50 of 1-22 microns before introducing into the oven.

ADVANTAGE - Improved quality Na silicate is obtd. because no material sticks to the internal wall of the oven. (Dwg.0/0)

• Publication data :

Patent Family : EP-502325 A1 19920909 DW1992-37 C01B-033/32 Ger 5p * AP: 1992EP-0101768 19920204 DSR: AT BE CH DE DK ES FR GB GR IT LI LU NL PT SE
AU9211463 A 19920910 DW1992-43 C01B-033/32 AP:
1992AU-0011463 19920306
NO9200909 A 19920908 DW1992-46 C01B-033/32 AP:
1992NO-0000909 19920306
CA2061634 A 19920908 DW1992-48 C01B-033/32 AP:
1992CA-2061634 19920221
FI9200972 A 19920908 DW1992-49 C01B-033/32 AP: 1992FI-0000972 19920305
BR9200764 A 19921110 DW1992-50 C01B-033/32 AP:
1992BR-0000764 19920306
JP04342413 A 19921127 DW1993-02 C01B-033/32 3p AP:
1992JP-0048915 19920305
ZA9201676 A 19921125 DW1993-02 C01B-000/00 9p AP:
1992ZA-0001676 19920306
DE4107230 A 19920910 DW1993-13 C01B-033/32 AP:
1991DE-4107230 19910307
AU-642340 B 19931014 DW1993-48 C01B-033/32 FD:
Previous Publ. AU9211463 AP: 1992AU-0011463 19920306
US5268156 A 19931207 DW1993-50 C01B-033/24 3p AP:
1992US-0839935 19920221
EP-502325 B1 19940831 DW1994-33 C01B-033/32 Eng 4p AP:

• Patentee & Inventor(s) :

Patent assignee : (FARH) HOECHST AG
Inventor(s) : KOTZIAN M; SCHIMMEL G; TAPPER A;
WINGEFELD G; WINGEFELDT G

THIS PAGE BLANK (USPTO)

1992EP-0101768 19920204 DSR: AT BE CH DE DK ES FR GB
GR IT LI LU NL PT SE
DE59200423 G 19941006 DW1994-39 C01B-033/32 FD: Based
on EP-502325 AP: 1992DE-5000423 19920204; 1992EP-0101768
19920204
ES2061285 T3 19941201 DW1995-04 C01B-033/32 FD: Based
on EP-502325 AP: 1992EP-0101768 19920204
DE4107230 C2 19950406 DW1995-18 C01B-033/32 3p AP:
1991DE-4107230 19910307
RU2036837 C1 19950609 DW1996-10 C01B-033/32 4p AP:
1992SU-5011039 19920306
Priority n° : 1991DE-4107230 19910307
Covered countries : 24
Publications count : 16
Cited patents : DE4031848; EP-170040; EP-293640; EP-425428;
FR2157943

• Accession codes :

Accession N° : 1992-301673 [37]
Sec. Acc. n° CPI : C1992-134419

• Derwent codes :

Manual code : CPI: E31-P05C J04-X
Derwent Classes : E34 J04
Compound Numbers : R01543-P

• Update codes :

Basic update code : 1992-37
Equiv. update code : 1992-43; 1992-46;
1992-48; 1992-49; 1992-50; 1993-02; 1993-
13; 1993-48; 1993-50; 1994-33; 1994-39;
1995-04; 1995-18; 1996-10

THIS PAGE BLANK (USPTO)



Europäisches Patentamt
European Patent Office
Office européen des brevets



Veröffentlichungsnummer: **0 502 325 B1**

(12)

EUROPÄISCHE PATENTSCHRIFT

(45) Veröffentlichungstag der Patentschrift: **31.08.94**

(51) Int. Cl.⁵: **C01B 33/32**

(21) Anmeldenummer: **92101768.7**

(22) Anmeldetag: **04.02.92**

(54) Verfahren zur Herstellung von Natriumsilikaten.

(30) Priorität: **07.03.91 DE 4107230**

(43) Veröffentlichungstag der Anmeldung:
09.09.92 Patentblatt 92/37

(45) Bekanntmachung des Hinweises auf die
Patenterteilung:
31.08.94 Patentblatt 94/35

(84) Benannte Vertragsstaaten:
**AT BE CH DE DK ES FR GB GR IT LI LU NL PT
SE**

(56) Entgegenhaltungen:
**EP-A- 0 170 040
EP-A- 0 293 640
EP-A- 0 425 428
DE-A- 4 031 848
FR-A- 2 157 943**

(73) Patentinhaber: **HOECHST AKTIENGESELL-
SCHAFT**

D-65926 Frankfurt (DE)

(72) Erfinder: **Schimmel, Günther, Dr.
Ehrenstrasse 16
W-5042 Erftstadt (DE)**

Erfinder: **Kotzian, Michael, Dr.
Sanddornweg 2**

W-5042 Erftstadt (DE)

Erfinder: **Tapper, Alexander, Dr.
Limltenstrasse 152**

W-4050 Mönchengladbach (DE)

Erfinder: **Wingefeld, Gerd, Dr.
Wilhelm-Leuschner-Strasse 7
W-6238 Hofheim (DE)**

EP 0 502 325 B1

Anmerkung: Innerhalb von neun Monaten nach der Bekanntmachung des Hinweises auf die Erteilung des europäischen Patents kann jedermann beim Europäischen Patentamt gegen das erteilte europäische Patent Einspruch einlegen. Der Einspruch ist schriftlich einzureichen und zu begründen. Er gilt erst als eingelegt, wenn die Einspruchsgebühr entrichtet worden ist (Art. 99(1) Europäisches Patentübereinkommen).

Beschreibung

Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von kristallinen Natriumsilikaten mit Schichtstruktur, einem Molverhältnis von SiO_2 zu Na_2O von (1,9 bis 2,1) : 1 und einem Wassergehalt von weniger als 0,3 Gewichts-% aus einer durch Umsetzung von Sand mit Natronlauge im Molverhältnis SiO_2 : Na_2O von (2,0 bis 2,3) : 1 gewonnenen Wasserglaslösung mit mindestens 20 Gewichts-% Feststoff, Sprühtrocknen der Wasserglaslösung mit Heißluft von 200 bis 300 °C unter Bildung eines pulverförmigen, amorphen Natriumsilikates mit einem Wassergehalt (ermittelt als Glühverlust bei 700 °C) von 15 bis 23 Gewichts-%, Behandeln des in einem geneigt angeordneten Drehrohren eingebrachten pulverförmigen, amorphen, wasserhaltigen Natriumsilikates im Gegenstrom mit Rauchgas mit Temperaturen von mehr als 500 bis 850 °C unter Bildung von kristallinem Natriumsilikat, Zerkleinern des aus dem Drehrohren austretenden Natriumsilikates auf Korngrößen von 0,1 bis 12 mm und anschließendes Kahlen auf Korngrößen von 2 bis 400 µm.

Aus der nichtvorveröffentlichten deutschen Patentanmeldung P 40 31 848.6 sowie der älteren EP-A-425 428 ist ein Verfahren zur Herstellung von kristallinen Natriumsilikaten mit Schichtstruktur aus einer Wasserglaslösung bekannt. Dabei behandelt man die durch Umsetzung von Quarzsand mit Natronlauge im Molverhältnis SiO_2 zu Na_2O von (2,0 bis 2,3) : 1 gewonnene Wasserglaslösung in einer Sprühtrocknungszone mit Heißluft von 200 bis 300 °C unter Bildung eines pulverförmigen, amorphen Natriumsilikates mit einem Wassergehalt (ermittelt als Glühverlust bei 700 °C) von 15 bis 23 Gewichts-%. Dieses amorphe Natriumsilikat bringt man in einen geneigt angeordneten Drehrohren ein und behandelt es darin mit Rauchgas bei Temperaturen von mehr als 500 bis 850 °C unter Bildung von kristallinem Natriumsilikat. Das aus dem Drehrohren austretende Natriumsilikat zerkleinert man auf Korngrößen von 0,1 bis 12 mm und mahlt es schließlich auf Korngrößen von 2 bis 400 µm.

Nachteilig ist bei diesem Verfahren, daß das sprühgetrocknete, amorphe Natriumsilikat wegen seiner Hohlkugelstruktur bei seinem Einbringen in den Drehrohren einen extrem leichten Staub bildet, wodurch neben einer hohen Belastung des Abgasfilters der Drehrohren überfüllt und wegen des dadurch behinderten Stofftransports im Drehrohren seine Kapazität erniedrigt wird.

Die genannten Nachteile werden erfindungsgemäß dadurch überwunden, daß man das sprühgetrocknete, pulverförmige, amorphe Natriumsilikat vor seinem Einbringen in den Drehrohren aufmahlt.

Das Verfahren gemäß der Erfindung kann auch noch dadurch ausgestaltet sein, daß man auf Korngrößen von 1 bis 50 µm aufmahlt. Dabei kann die Aufmahlung mit Hilfe jeden Mühlentyps erfolgen, der in der Lage ist, die geforderte Kornfeinheit bereitzustellen.

Beim erfindungsgemäßen Verfahren weist das aus dem Drehrohren abströmende Abgas nur einen geringen Staubgehalt auf.

Beim Verfahren gemäß der Erfindung ist im Drehrohren ein höherer Füllgrad möglich, wodurch die Kapazität des Drehrohrens erhöht wird.

Beim erfindungsgemäßen Verfahren klebt an der Innenwandung des Drehrohrens praktisch kein Material an, was eine Verbesserung der Qualität des aus dem Drehrohren austretenden Natriumsilikates mit sich bringt.

Das in den folgenden Beispielen angegebene Kalkbindevermögen der erhaltenen Natriumsilikate mit Schichtstruktur wurde nach folgender Vorschrift ermittelt:

1 l destilliertes Wasser wurde mit CaCl_2 -Lösung (entsprechend 300 mg CaO) versetzt, wodurch ein Wasser mit 30 °d erhalten wurde.

Zu 1 l dieses auf 20 °C temperierten Wassers wurden 1 g des in den Beispielen erhaltenen kristallinen Natriumsilikates sowie 0 bis 6 ml einer 1-molaren Glykokoll-Lösung (erhalten aus 75,1 g Glykokoll und 58,4 g NaCl, welche mit Wasser zu 1 l gelöst wurden) gegeben, wonach sich ein pH-Wert von 10,4 einstellte. Die Suspension wurde 30 Minuten bei 20 °C gerührt, währenddessen der pH-Wert stabil blieb. Schließlich wurde abfiltriert und im Filtrat das in Lösung verbliebene Calcium komplexometrisch bestimmt. Durch Differenzbildung mit dem ursprünglichen Gehalt wurde das Kalkbindevermögen ermittelt.

Beispiel 1 (Vergleichsbeispiel)

In einen mit Nickel ausgekleideten, zylindrischen Autoklaven mit Rührereinrichtung wurden Sand (99 Gewichts-% SiO_2 ; Körnung: 90 % < 0,5 mm) und 50 gewichts-%ige Natronlauge im molaren Verhältnis von SiO_2 zu Na_2O von 2,15 : 1 eingefüllt. Die Mischung wurde bei gerührtem Autoklaven durch Aufpressen von Wasserdampf (16 bar) auf 200 °C erhitzt und 60 Minuten bei dieser Temperatur gehalten. Dann wurde der Inhalt des Autoklaven über ein Ausdampfgefäß in einen Behälter entspannt und nach Zusatz von 0,3 Gewichts-% Perlit als Filterhilfsmittel bei 90 °C zur Abscheidung des Unlöslichen über ein Scheibendruckfilter filtriert. Als Filtrat wurde eine klare Wasserglaslösung mit einem molaren Verhältnis von SiO_2 zu Na_2O von 2,04 : 1 erhalten. Durch Verdünnen mit Wasser wurde ein Feststoffgehalt von 50 % eingestellt.

In einen mit einem Scheibenzerstäuber ausgerüsteten Heißluftsprühturm, welcher über eine gasbefeuerte Brennkammer beheizt wurde und mit einem pneumatisch abreinigenden Schlauchfilter zur Produktabscheidung verbunden war, wurde die Wasserglaslösung versprüht, wobei die Brennkammer so eingestellt war, daß das am Turmkopf eintretende heiße Gas eine Temperatur von 260 °C aufwies. Die Menge der zu versprühenden Wasserglaslösung wurde so eingestellt, daß die Temperatur des den Sprühturm verlassenden Silikat-Gas-Gemisches 105 °C betrug. Aus dem Volumen des Sprühturmes und aus dem Gasdurchsatz durch den Sprühturm wurde die Verweilzeit zu 16 Sekunden berechnet. Das am Schlauchfilter abgeschiedene amorphe Natriumdisilikat wies ein Schüttgewicht von 480 g/l, einen Eisengehalt von 0,01 Gewichts-%, ein SiO_2 : Na_2O -Verhältnis von 2,04 : 1 und einen Glühverlust bei 700 °C von 19,4 % auf; sein mittlerer Teilchendurchmesser betrug 52 µm.

In einen direkt befeuerten Drehrohrofen (Länge: 5 m; Durchmesser: 78 cm; Neigung: 1,2°) wurde an seinem der Flamme gegenüberliegenden Ende das amorphe Natriumdisilikat aufgegeben, während das kristalline Produkt an der Flammseite ausgetragen wurde. Dieser Drehrohrofen war mit mehrlagiger Mineralwolle und einem Blechmantel derart isoliert worden, daß bei einer Temperatur im Inneren des Drehrohrofens von 730 °C an seiner Außenhaut eine Temperatur von maximal 54 °C auftrat. In diesen Drehrohrofen wurden stündlich 60 kg des amorphen Natriumdisilikates eingetragen. Das den Drehrohrofen verlassende kristalline Natriumdisilikat ($\text{Na}_2\text{Si}_2\text{O}_5$ mit Schichtstruktur), welches einen Wassergehalt (ermittelt als Glühverlust bei 700 °C) von 0,1 Gewichts-% aufwies, wurde mit Hilfe eines mechanischen Brechers auf eine Körnung von weniger als 6 mm zerkleinert und nach einer Zwischenkühlung auf einer Scheibermühle (Durchmesser: 30 cm) bei 400 min⁻¹ auf einen mittleren Teilchendurchmesser von 110 µm gemahlen, wobei der Eisengehalt des gemahlenden Produktes mit dem des amorphen Natriumdisilikates identisch blieb.

Das Abgas des Drehrohrofens wurde im Eintragsbereich für das amorphe Natriumsilikat abgesaugt und mit Hilfe eines Tuchfilters gereinigt. Aus dem Filter wurden stündlich 5 kg Natriumdisilikat ausgetragen, welches aus Hohlkugeln (Schüttgewicht: 30 g/l; bis 3 mm Durchmesser) bestand und in den Eintrag des Drehrohrofens rückgeführt wurde.

Das Kalkbindevermögen des kristallinen Natriumdisilikates betrug bei pH 10,4 und 20 °C 82 mg Ca/g.

Beispiel 2 (gemäß der Erfindung)

Das nach Beispiel 1 im Heißluftsprühturm hergestellte amorphe Natriumdisilikat mit einem Schüttgewicht von 480 g/l wurde mit Hilfe einer schnelllaufenden Schlägermühle aufgemahlen, wobei ein Produkt mit einem mittleren Durchmesser $d_{50} = 22 \mu\text{m}$ und einem Schüttgewicht von 650 g/l resultierte.

Vergleicht man das im Heißluftsprühturm erhaltene amorphe Natriumdisilikat vor und nach seiner Mahlung in der Schlägermühle unter dem Mikroskop miteinander, so ist deutlich erkennbar, daß die ursprünglichen Hohlkugeln zu Bruchstücken von Kugeln zertrümmert worden sind.

In den in Beispiel 1 verwendeten und unter den dort beschriebenen Bedingungen betriebenen Drehrohrofen wurden stündlich 120 kg des aufgemahlenden amorphen Natriumdisilikates eingetragen, wobei sich keinerlei Verklebungen an der Innenwand des Drehrohrofens ausbildeten.

Am Tuchfilter, mit dessen Hilfe die im Eintragsbereich für das amorphe Natriumdisilikat abgesaugte Luft entstaubt wurde, fielen stündlich 2 kg Natriumdisilikat mit einem Schüttgewicht von 250 g/l an, welches in den Eintrag des Drehrohrofens rückgeführt wurde.

Das Kalkbindevermögen des aus dem Drehrohrofen ausgetragenen und zerkleinerten kristallinen Natriumdisilikates betrug bei pH 10,4 und 20 °C 85 mg Ca/g.

Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung von kristallinen Natriumsilikaten mit Schichtstruktur, einem Molverhältnis von SiO_2 zu Na_2O von (1,9 bis 2,1) : 1 und einem Wassergehalt von weniger als 0,3 Gewichts-% aus einer durch Umsetzung von Sand mit Natronlauge im Molverhältnis SiO_2 : Na_2O von (2,0 bis 2,3) : 1 gewonnenen Wasserglaslösung mit mindestens 20 Gewichts-% Feststoff, Sprühtrocknen der Wasserglaslösung mit Heißluft von 200 bis 300 °C unter Bildung eines pulverförmigen, amorphen Natriumsilikates mit einem Wassergehalt (ermittelt als Glühverlust bei 700 °C) von 15 bis 23 Gewichts-%, Behandeln des in einem geneigt angeordneten Drehrohrofen eingebrachten pulverförmigen, amorphen, wasserhaltigen Natriumsilikates im Gegenstrom mit Rauchgas mit Temperaturen von mehr als 500 bis 850 °C unter Bildung von kristallinem Natriumsilikat; Zerkleinern des aus dem Drehrohrofen austretenden Natriumsilikates auf Korngrößen von 0,1 bis 12 mm und anschließendes Mahlen auf Korngrößen von 2 bis 400 µm, dadurch gekennzeichnet, daß man das sprühgetrocknete,

pulverförmige, amorphe Natriumsilikat vor seinem Einbringen in den Drehrohrofen aufmahlt.

2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man auf Korngrößen von 1 bis 50 µm aufmahlt.

Claims

1. A process for the preparation of a crystalline sodium silicate having a laminar structure, a molar ratio of SiO_2 to Na_2O of (1.9 to 2.1) : 1 and a water content of less than 0.3 % by weight from a water glass solution having a solids content of at least 20 % by weight and obtained by reaction of sand with sodium hydroxide solution in a molar ratio of SiO_2 : Na_2O of (2.0 to 2.3) : 1, by spray-drying the water glass solution with hot air of 200 to 300 °C to form a pulverulent, amorphous sodium silicate having a water content (determined as the loss on ignition at 700 °C) of 15 to 23 % by weight, treatment of the pulverulent, amorphous, water-containing sodium silicate, which has been introduced into an inclined rotary kiln, in counter-current with flue gas at temperatures of more than 500 to 850 °C to form crystalline sodium silicate; comminution of the sodium silicate issuing from the rotary kiln to particle sizes of 0.1 to 12 mm and subsequent grinding to particle sizes of 2 to 400 µm, which comprises grinding the spray-dried, pulverulent, amorphous sodium silicate before it is introduced into the rotary kiln.
2. The process as claimed in claim 1, wherein the sodium silicate is ground to particle sizes of 1 to 50 µm.

Revendications

1. Procédé pour la préparation de silicates de sodium cristallins à structure lamellaire, à un rapport molaire $\text{SiO}_2/\text{Na}_2\text{O}$ de (1,9 à 2,1):1 et une teneur en humidité inférieure à 0,3 % en poids, à partir d'une lessive de silicate de sodium à au moins 20 % en poids de matières sèches, elle-même obtenue par réaction du sable avec la lessive de soude à un rapport molaire $\text{SiO}_2/\text{Na}_2\text{O}$ de (2,0 à 2,3):1, par séchage par atomisation de la lessive de silicate de sodium avec de l'air chaud à des températures de 200 à 300 °C, ce qui donne un silicate de sodium amorphe pulvérulent à une teneur en humidité (perte à la calcination à 700 °C) de 15 à 23 % en poids, traitement du silicate de sodium aqueux pulvérulent amorphe introduit dans un four rotatif tubulaire incliné à contre-

courant par des gaz de fumées à des températures supérieures à 500 °C et pouvant aller jusqu'à 850 °C, ce qui donne un silicate de sodium cristallin; broyage du silicate de sodium sortant du four tubulaire rotatif jusqu'à des dimensions de grains de 0,1 à 12 mm puis broyage jusqu'à des dimensions de grains de 2 à 400 µm, caractérisé en ce que le silicate de sodium pulvérulent amorphe séché par atomisation est broyé avant son introduction dans le four tubulaire rotatif.

2. Procédé selon la revendication 1, caractérisé en ce que l'on broie jusqu'à des dimensions de grains de 1 à 50 µm.